(19) BUNDESREPUBLIK

Tenl gungsschrift
 DE 3725030 A1

(5) Int. Cl. 4: C 07 C 143/11

B 01 F 17/02 C 11 D 1/29



DEUTSCHLAND

DEUTSCHES PATENTAMT

(2) Aktenzeichen: P 37 25 030.2 (2) Anmeld tag: 29. 7. 87 (3) Offenlegungstag: 9. 2. 89

71 Anmelder:

Henkel KGaA, 4000 Düsseldorf, DE

2 Erfinder:

Fabry, Bernd, Dr., 4052 Korschenbroich, DE; Piorr, Robert, Dr., 4030 Ratingen, DE; Schumacher, Astrid, 4000 Düsseldorf, DE

(5) Oberflächenaktive Hydroxysulfonate

Wäßrige Lösungen oberflächenaktiver Hydroxysulfonate werden erhalten durch Umsetzung ungesättiger Fettalkyloder Fettalkylpolyoxyalkylester, z. B. von Oleylacetat oder Oleylpolyoxyethyl-acetat, mit Schwefeltrioxid, Eintragen des Umsetzungsproduktes in wäßriges Alkali-, Erdalkalioder Ammoniumhydroxid und Erwärmen der Lösung bis zur Hydrolyse der enthaltenen Ester- und Sulfongruppen.

Patentansprüche

1. Verfahren zur Herstellung wäßriger Lösungen von Alkali-, Erdalkali- oder Ammoniumsalzen von oberflächenaktiven Hydroxysulfonaten, dadurch gekennzeichn t, daß man einen ungesättigten Fettalkyl- oder Fettalkylpolyoxyalkyl-ester der Formel (I)

$$\begin{array}{c}
O \\
\parallel \\
R^{1} - O - (C_{n}H_{2n}O)_{y} - C - R^{2}
\end{array}$$

5

10

15

20

25

35

45

in welcher R^1 eine lineare Alkenylgruppe mit 16-22 C-Atomen oder eine überwiegend aus Oleyl-, Palmitoleyl-, Linoleyl-, Gadoleyl- und/oder Erucylgruppen bestehende Fettalkylgruppe, n eine Zahl von 2 bis 4, x=0 oder eine Zahl bis 30 und R^2 CO eine Acylgruppe mit 1 bis 4 C-Atomen darstellt, mit Schwefeltrioxid umsetzt, das Umsetzungsprodukt in die wäßrige Lösung von 1 bis 2,5 Mol Alkali-, Erdalkali- oder Ammoniumhydroxid pro Mol angelagertes SO_3 einträgt und die Lösung bis zur Hydrolyse der enthaltenen Esterund Sultongruppen erwärmt.

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß n=2 und x=0 oder eine Zahl bis 10 ist. 3. Verfahren nach den Ansprüchen 1 und 2, dadurch gekennzeichnet, daß R²CO eine Acetylgruppe ist.

4. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Umsetzung mit Schwefeltrioxid bei Temperaturen von 20 bis 50°C mit einem Gemisch aus SO₃ und Luft oder Inertgas mit einem Gehalt von 1 bis 10 Vol% SO₃ durchgeführt wird.

5. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 4, dadurch gekennzeichnet, daß R¹ eine Oleylgruppe oder ein überwiegend aus Oleylgruppen bestehender Fettalkylrest ist.

6. Oberflächenaktive Hydroxysulfonate und deren Alkali-, Erdalkali- und Ammoniumsalze wie sie erhalten werden nach dem Verfahren gemäß Anspruch 1 bis 5.

7. Gemisch oberflächenaktiver Hydroxysulfonate, das ganz oder überwiegend aus Verbindungen der Formel (II) oder (III)

30
$$CH_3-(CH_2)_p-CH-(CH_2)_p-CH-(CH_2)_2-CH_2-O-(C_nH_{2n}O)_x-H$$
 (II)
 OH SO_3H

$$CH_3 - (CH_2)_p - CH - (CH_2)_p - CH - (CH_2)_2 - CH_2 - O - (C_nH_{2n}O)_n - H$$
 (III)
 $CH_3 - (CH_2)_p - CH - (CH_2)_2 - CH_2 - O - (C_nH_{2n}O)_n - H$ (III)

oder deren Alkali-, Erdalkali- und Ammoniumsalzen zusammengesetzt ist, wobei y und z=0 oder Zahlen von 1 bis 18, p=0.1 oder 2 und die Summe (y+z+p) eine Zahl von 12 bis 18 und x=0 oder eine Zahl bis 30 sein kann.

8. Verwendung von wäßrigen Lösungen der Alkali-, Erdalkali- und Ammoniumsalze oberflächenaktiver Hydroxysulfonate gemäß Anspruch 6 und 7 zur Herstellung von Wasch- und Reinigungsmitteln.

Beschreibung

Die Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung wäßriger Lösungen von Alkali-, Erdalkali- oder Ammoniumsalzen oberflächenaktiver Hydroxysulfonate aus ungesättigten Fettalkoholen mit 16—22 C-Atomen und deren Oxalkylaten durch Sulfonierung von Estern niederer Alkansäuren dieser Alkohole und Oxethylate und Hydrolyse der Sulton- und Estergruppen.

Ungesättigte Fettalkohole und deren Oxalkylierungsprodukte werden bei der Umsetzung mit Schwefeltrioxid sowohl an der Doppelbindung sulfoniert als auch an der Hydroxylgruppe sulfatiert. Da Sulfonattenside eine hohe Stabilität gegen Hydrolyse aufweisen, während Sulfattenside in saurem wässrigem Medium leicht hydrolytisch gespalten werden, bestand die Aufgabe, aus ungesättigten Fettalkoholen und deren Oxalkylaten einheitliche, von Sulaftestergruppen freie und gegen Hydrolyse stabile Tenside herzustellen.

Es war bereits in DE-A-33 31 513 vorgeschlagen worden, aus den Niedrigalkylethern ungesättigter Fettalkohole und Fettalkoholpolyalkylenglycolether durch Sulfonierng hydrolysestabile Ethersulfonate herzustellen. Nunmehr wurde ein noch einfacheres Verfahren zur Herstellung von Sulfonattensiden aus ungesättigten Fettalkoholen gefunden:

Gegenstand der Erfindung ist ein Verfahren zur Herstellung wäßriger Lösungen von Alkali-, Erdalkali- oder Ammoniumsalzen oberflächenaktiver Hydroxysulonate, dadurch gekennzeichnet, daß man einen ungesättigten

Fettalkyl- oder Fettalkylpolyoxyalkylester der Formel (I) R¹—O—(C_aH_{2n}O)_x—C—R²

in welcher R1 eine lineare Alkylgruppe mit 16-22 C-Atomen oder eine überwiegend aus Oleyl-, Palmitoleyl-,

Linoleyl, Gadoleyl- und/oder Erucylgruppen bestehende Fettalkylgruppe, n eine ganze Zahl von 2 bis 4, x=0 oder eine Zahl bis 30 und R²CO eine Acylgruppe mit 1 bis 4 C-Atomen darstellt, mit Schwefeltrioxid umsetzt, das Umsetzungsprodukt in die wäßrige Lösung von 1–2.5 Mol Alkali-, Erdalkali- oder Ammoniumhydroxid pro Mol angelagertes SO₃ einträgt und die Lösung bis zur Hydrolyse der enthaltenden Ester- und Sultongruppen erwärmt.

Hydroxysulfonate mit besonders günstigen oberflächenaktiven Eigenschaften werden erhalten, wenn zur Sulfonierung ein ungesättigter Fettalkohol- oder Fettalkylpolyoxyalkyl-ester der Formel (I), in der n=2 und x=0 oder eine Zahl bis 10 ist, d. h. ein Ester eines ungestättigten Fettalkohols oder eines Anlagerungsprodukts von bis zu 10 Mol Ethylenoxid an einen ungesättigten Fettalkohol eingesetzt wird. Die Gruppe R^2 —CO kann eine Formyl-, Acetyl-, Propionyl oder Butyrylgruppe sein; bevorzugt ist die Acetylgruppe. Die Gruppe R^1 ist bevorzugt eine Oleylgruppe oder ein überwiegend aus Oleylgruppen bestehender Fettalkylrest.

Die Sulfonierung der ungesättigen Fettalkyl- oder Fettalkyl-polyoxyalkyl-ester der Formel (I) wird bevorzugt mit gasförmigem Schwefeltrioxid bei Temperaturen von 10-80°C durchgeführt. Bevorzugt wird die Sulfonierung bei niedrigen Temperaturen von 20-50°C mit einem Gemisch aus SO₃ und Luft oder Inertgas, z. B. Stickstoff, mit vorzugsweise 1-10 Vol.% SO₃, durchgeführt. Die Umsetzung mit Schwefeltrioxid (Sulfonierung) läßt sich in üblichen, für die Sulfatierung von Fettalkoholen oder die Sulfonierung von Fettsäureestern, Alkylbenzol oder Olefinen geeigneten und gebräuchlichen Reaktoren, bevorzugt vom Typ der Fallfilmreaktoren, kontinuierlich durchführen.

Das rohe Sulfonierungsprodukt wird in eine wäßrige Lösung eines Alkali- oder Erdalkalihydroxids oder von Ammoniumhydroxid eingetragen, wobei dieses in einer Menge von 1—2,5 Mol pro Mol angelagerten Schwefeltrioxids vorliegen sollte. Das Alkalihydroxid dient der Neutralisation des Sulfonierungsproduktes und der Überschuß an Alkali ist erforderlich, um das im Sulfonierungsprodukt gelöste, gasförmige SO3 zu neutralisieren und einen Alkaliüberschuß aufrechtzuerhalten, der die anschließende Hydroylsestufe katalysiert. Als Neutralisationsbase wird bevorzugt Natriumhydroxid eingesetzt.

Die Konzentration der Neutralisationsbase in Wasser wird bevorzugt so gewählt, daß das Endprodukt eine noch fließfähige oder pumpbare Lösung bildet.

Das Sulfonierungsprodukt enthält neben ungestättigten Estersulfonsäuren vor allem Sultone. Unter den Bedingungen der Sulfonierung kommt es zu einer Isomerisierung der ungesättigten Fettalkyl- oder Fettalkylpolyoxyalkylester der Formel (I), wobei die Position der olefinischen Doppelbindungen sich statistisch über die Alkenylgruppe verteilt. Bei der Reaktion des SO₃ mit der olefinischen Doppelbindung entstehen wahrscheinlich zunächst 1,2-Sultone, die sehr schnell zu 1,3-Sultonen und langsamer zu 1,4-Sultonen, bei höherem Temperaturen auch zu ungesättigten Suflonsäuren isomeriserien.

30

45

50

60

Zur Überführung der bei der Sulfonierung primär gebildeten Sultone in Hydroxysulfonate ist es erforderlich, die wäßrige Lösung einer Hydrolysestufe zu unterwerfen. Die Hydrolyse wird durch Erwärmen der Lösung bis zur völligen Zerstörung der enthaltenen Sultongruppen durchgeführt. Dabei werden auch die enthaltenen Estergruppen hydrolysiert. Die für die Hydrolyse der Ester- und Sultongruppen erforderliche Zeit ist von den Hydrolysebedingungen abhängig. So läßt sich z. B. bei Siedetemperatur unter Normaldruck in 4 Stunden, bei höherer Temperatur unter Druck aber in erheblich kürzerer Zeit eine vollständige Hydrolyse zum Hydroxysulfonat erreichen.

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren erhältlichen Gemische oberflächenaktiver Hydroxysulfonate sind daher ganz oder überwiegend aus Verbindungen der Formel (II) oder (III)

$$CH_{3}$$
— $(CH_{2})_{p}$ — CH — $(CH_{2})_{p}$ — CH — $(CH_{2})_{p}$ — CH_{2} — O — $(C_{n}H_{2n}O)_{x}$ — H (II)

OH SO₃H

oder deren Alkali-, Erdalkali- oder Ammoniumsalzen zusammgesetzt, wobei y und z=0 oder Zahlen von 1 bis 18, p=0,1 oder 2 und die Summe (y+z+p) eine Zahl von 12 bis 18, x=0 oder eine Zahl bis 30 und n eine ganze Zahl von 2 bis 4 sein kann. Solche Gemische oberflächenaktiver Hydroxysulfonate sind daher ebenfalls Gegenstand der Erfindung.

Die oberflächenaktiven Hydroxysulfonate, wie sie nach dem erfindungsgemäßen Verfahren erhalten werden, fallen in Form von dunkel- bis hellgelben, wäßrigen, alkalischen Lösungen der Alkalisalzen an. Diese könne, wenn dies gewünscht wird, mit Wasserstoffperoxidlösung oder Alkalihypochlorit-Lösung ("Chlorlauge" in bekannter Weise gebleicht werden. Dier pH-Wert der Lösungen kann unter Verwendung von z. B. Salzsäure, Schwefelsäure, Phosphorsäure, Citronensäure oder Milchsäure neutral eingestellt werden. Zur Stabilisierung gegen Bakterienbefall empfiehlt sich eine Konservierung, z. B. mit Formaldehydlösung, p-Hydroxybenzoat, Sorbinsäure oder anderen bekannten Konservierungsstoffen.

Die als Ausgangsprodukte zu verwendenden Fettalkyl- oder Fettalkyl-polyoxyalkyl-ester der Formel (I) sind nach literaturbekannten Verfahren zugänglich: Ihre Herstellung geht aus von ungesättigten Fettalkoholen. z. B. von Oleylalkohol oder technischen, überwiegend aus Oleylalkohol, Palmitoleylalkohol, Linoleylalkohol. Gadoleylalkohol oder Erucylalkohol bestehenden Alkoholschnitten. Geringe Anteile an gesättigten Alkoholen, z. B. an Cetyl- und Stearylalkohol sind tragbar, vor allem wenn die daraus durch Oxalkylierung hergestellten Produk-

te selbst wasserlöslich sind. Geeignete ungesättigte Alkohole sind durch Hydrierung v n Ölsäure oder von technischen Oleinsäuren herstellbar und im Handel erhältlich. Bevorzugt werden technische Cetyl-Oleyl- und Oleyl-Linoleyl-alkoholschnitte mit einer Jodzahl im Bereich von 70 bis 130 eingesetzt.

Die Oxalkylierung ungesättigter Alkohole mit Ethylenoxid, Propylenoxid, Butylenoxid oder Gemischen dieser Alkylenoxide ist ein bekanntes großtechnisches Verfahren. Dabei werden Gemische homolog r Oxalkylate erhalten, deren mittlerer Oxalkylierungsgrad x der molaren Menge des angelagerten Alkenyloxids entspricht.

Bevorzugt werden die nicht oxalkylierten ungesättigten Alkohole oder die Anlagerungsprodukte von bis zu

10 Mol Ethylenoxid verwendet.

Die Veresterung der endständigen Hydroxylgruppe der ungesättigten Alkohole und/oder deren Oxalkylate erfolgt nach ebenfalls literaturbekannten Methoden, Sie kann z. B. durch Umsetzung mit einer Carbonsäure der Formel R²-COOH in Gegenwart eines Katalysators, z. B. konzentrierter Schwefelsäure (ca. 10 ml H₂SO₄ pro Mol Alkohol) oder Zinnschliff (ca. 0,05 bis 0,1 Mol pro Mol Alkohol) in der Siedehitze unter Abschneidung des Reaktionswassers erfolgen. Die Veresterung kann aber auch durch Umsetzung mit einem Carbonsäureanhydrid der Formel R²COOCOR² unter bekannten Bedingungen durchgeführt werden. Es empfiehlt sich, für die Veresterung die Carbonsäure oder das Carbonsäureanhydrid in einem molaren Überschuß von ca. 10 bis 20 Mol% einzusetzen. Die Veresterung mit einem Carbonsäureanhydrid ist in der Regel in einer Zeit von 2 bis 4 Stunden, etwa bei einer Temperatur die der Siedetemperatur der Carbonsäure entspricht, weitgehend abgeschlossen.

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren zugänglichen Hydroxysulfonate weisen eine hohe Oberflächenaktivität und gute anwendungstechnische Tensideigenschaften auf. Besonders günstig ist das Schäumvermögen der Alkali- und Ammoniumsalze, welches das von Alphasulfofettsäureestern und Alkylbenzolsulfonaten zum Teil deutlich übertrifft. Die Erdalkalisalze sind relativ schaumarme Tenside. Auch das textile Netzvermögen ist stark ausgeprägt, so daß die Produkte sowohl als technische Netzmittel als auch für die Anwendung in Waschund Reingungsmitteln geeignet erscheinen. Besonders hervorzuheben ist die Hydrolysestabilität, auch im sauren Medium, was den Anwendungsbereich z. B. gegenüber Fettalkoholsulfaten und Alkylethersulfaten erheblich

3,0

40

50

55

60

Die folgenden Beispiele sollen den Erfindungsgegenstand näher erläutern:

Beispiele

1.1 Oleylacetat (technisch)

Ein technischer Oleylalkohol (HD-Ocenol® 90/95, Jodzahl 94, Hydroxylzahl 210) wurde mit Essigsäureanhydrid (20 Mol% Überschuß) bei 118°C 4 Stunden umgesetzt. Das Reaktionsgemisch wurde dann auf Eiswasser gegossen und die organische Phase mehrmals mit Wasser gewaschen. Dann wurde der erhaltene Rohester getrocknet und durch Destillation gereinigt. Der erhaltene Ester hatte eine Jodzahl von 83, eine Resthydroxylzahl von 0,9.

1.2 Herstellung des Hydroxysulfonats

1.2.1 Sulfonierung mit 1 Mol SO₃

In einem 800-ml-Standreaktor mit Mantelkühlung wurden 310 g (1 Mol) des Oleylacetats aus 1.1 vorgelegt und bei 30°C mit 80 g (1 Mol) SO3 sulfoniert. Das SO3 wurde durch Erhitzen aus einer entsprechenden Menge Oleum ausgetrieben, mit N₂ auf eine Konzentration von 5 Mol% verdünnt und innerhalb von 32 Minuten in das Oleylacetat eingeleitet, wobei die Temperatur des Reaktionsgemisches durch Kühlung auf Werte unterhalb 40°C gehalten wurde.

Nach der Sulfonierung wurde das Reaktionsgemisch auf 10°C abgekühlt und in eine verdünnte Lösung von 84 g (2,1 Mol) NaOH in 1500 g Wasser eingerührt. Dieses Gemisch wurde dann 4 Stunden auf dem Dampfbad bei 95 bis 100°C hydrolysiert. Nach dem Abkühlen auf 20°C wurde durch Zugabe von HCI-Lösung der pH-Wert

des Reaktionsgemisches auf 7,0 eingestellt.

Das erhaltene Produkt hatte folgende Kennzahlen:

Aniontensid (Zweiphasentitrationsmethode nach Einheitsmethode DGF-H-III-10):

Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b): Na₂SO₄:

CH₃COONa: Klett-Farbzahl (1-cm-Küvette): 0.517 myal/g

4,0 Gew.-%

2,0 Gew.-% 6.0 Gew.-%

82

(nach 30 Minuten Belichtung mit 2%iger wäßriger Lösung von Natriumhypochlorit)

1.2.2 Sulfonierung mit 1,3 Mol SO₃

Versuch 1.2.1 wurde wiederholt, wobei 1,3 Mol ${
m SO_3}$ (104 g) innerhalb 30 Minuten in das Oleylacetat eingeleitet wurden. Das erhaltene Hydroxysulfonat hatte die folgenden Kennzahlen:

OS 37 25 030

••	•	
Aniontensid (DGF-H-III-10): Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b): Na ₂ SO ₄ : CH ₃ COONa: Klett-Farbzahl:	0,594 mval/g 2,0 Gew% 2,0 Gew% 6,0 Gew% 280	_
		5
(Die Messung der Klett-Farbzahl erfolgte bei einer Konzen Verwendung einer 1-cm-Küvette und eines Blaufilters (400 k		·
1.2.3 Sulfonierung mi	it 1,8 Mol SO ₃	10
V	Normalia II 40 Million and the Ote I	
Versuch 1.2.1 wurde wiederholt, wobei 1,8 Mol SO ₃ (144 g wurden. Das erhaltene Hydroxysulfonat hatte die folgenden		
Aniontensid (DGF-H-III-10):	0,723 mval/g	15
Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b):	2,0 Gew%	
Na ₂ SO ₄ :	2,0 Gew%	
CH₃COONa: Klett-Farbzahl:	4,0 Gew% 425	
Kiett-Fai Dzaiii:	423	20
1.2.4 Sulfonierung gemäß	1.2.1 bei 50 bis 60°C	
	B 1.	
Versuch 1.2.1 wurde wiederholt, wobei die Temperatur d in einem Bereich zwischen 50 und 60°C gehalten wurde folgenden Kennzahlen:	es Reaktionsgemisches wahrend der 503-Einleitung e. Das dabei erhaltene Hydorxysulfonat hatte die	25
Aniontensid (DGF-H-III-10):	0,516 mval/g	
Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b):	4,0 Gew%	30
Na ₂ SO ₄ :	5.0 Gew%	
CH ₃ COONa: Klett-Farbzahl:	4,0 Gew% 140	
Kieti-i ai Dzain.	140	
1.2.5 Herstellung im F	allfilmreaktor	35
In aircon handisviculish ashaiteadan Fallfilmusaktan wurd	on 3.1 kg (10 Ma)) Oloulonatos (nach 1.1) hai 20°C mis	
In einem kontinuierlich arbeitenden Fallfilmreaktor wurd einem Durchsatz von 10 g/min mit SO ₃ im Molverhältnis C rohe Sulfonierungsprodukt wurde kontinuierlich in verdür unter 1.2.1 hydrolysiert und aufgearbeitet. Das erhaltene Pro	Dleylacetat: SO ₃ = 1:1,3 zur Reaktion gebracht. Das inte wäßrige Natronlauge eingerührt und dann wie	40
Aniontensid (DGF-H-III-10):	1,498 mval/g	
Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b):	5,0 Gew%	
Na ₂ SO ₄ :	1,0 Gew%	45
CH₃COONa: Klett-Farbzahl:	5,0 Gew% 48	
(nach Belichtung mit 5% H ₂ O ₂)		50
1.2.6 Neutralisation mit	Calciumhydroxid	
Versuch 1.2.2. wurde wiederholt, wobei das Reaktionsge verdünnte Lösung von 155 g (2,1 Mol) Ca(OH) ₂ in 1500 g V 8 Stunden auf dem Dampfbad bei 95 bis 100°C hydrolys abfiltriert. Nach dem Abkühlen auf 20°C wurde durch Z Raktionsgemischs auf 7,0 eingestellt. Das Produkt hatte folge	Vasser eingerührt wurde. Das Gemisch wurde dann iert und das ausgefallene unlösliche Calciumsulfat ugabe von verdünnter Salzsäure der pH-Wert des	55
Aniontensid (DGF-H-III-10):	0;521 mval/g	60
Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b):	4 Gew%	50
CaSO ₄ :	0 Gew%	
CH ₃ COO) ₂ Ca: Klett-Farbzahl:	6 Gew% 200	
MIGHT PRIDZAIII;	200	<u>e</u> e
		65

OS 37 25 030

1.2.7 Neutralisation mit Ammoniak

Versuch 1.2.2. wurde wiederholt, wobei das Reaktionsgemisch nach der Sulfonierung abgekühlt und in eine verdünnte Lösung von 36.g NH₃ (2,1 Mol) in 1500 g Wasser eingerührt wurde. Das Gemisch wurde dann 8 Stunden auf dem Dampfbad bei 95 bis 100°C hydrolysiert. Nach dem Abkühlen auf 20°C wurde durch Zugabe von verdünnter Salzsäure der pH-Wert des Raktionsgemischs auf 7,0 eingestellt. Das Produkt hatte folgende Kennzahlen:

Aniontensid (DGF-H-III-10):	0,419 mval/g
Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b):	5 Gew%
	4 Gew%
(NH₄)₂SO₄:	1 Gew%
CH₃COONH₄:	200
Klett-Farbzahl:	200

10

15

20

30

50

2.1 Oleyl-oxyethyl(1 EO)-acetat

Ein technischer Oleylalkohol (gemäß Beispiel 1.1) wurde nach bekanntem Verfahren (Na-methylat als Katalysator, 170°C) mit 1 Mol Ethylenoxid pro Mol Oleylalkohol oxethyliert. Das Oxethylat wurde analog Beispiel 1.1 in das Acetat überführt.

2.2 Herstellung des Hydroxysulfonats

Ausgehend von 230 g des Produkts nach Beispiel 2.1 wurde durch Sulfonierung analog Beispiel 1.2.1 mit 1.2 Mol SO₃ pro Mol Oleyl-oxyethyl-acetat, die innerhalb 12 Minuten eingeleitet wurden und Aufarbeitung gemäß Beispiel 1.2.1 ein Hydroxysulfonat mit den folgenden Kennzahlen erhalten:

Aniontensid (DGF-H-III-10):	0,487 mval/g
Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b):	3,0 Gew%
Na ₂ SO ₄ :	3,0 Gew%
CH ₃ COONa:	4,0 Gew%
Klett-Farhzahl:	114

3.1. Oleyl-polyoxyethyl(5 EO)-acetat

Analog Beispiel 2.1 wurden an einen technischen Oleylalkohol (gemäß Beispiel 1.1) 5 Mol Ethylenoxid angelagert. Das Oxethylat wurde dann, ebenfalls analog Beispiel 1.1 in das Acetat überführt.

3.2 Herstellung des Hydroxysulfonats

Ausgehend von 320 g des Oleyl-polyoxyethyl(5 EO)-acetats nach Beispiel 3.1 wurde durch Sulfonierung analog Beispiel 1.2.1 mit 1.3 Mol SO₃ pro Mol des Oleyl-polyoxyethyl(5 EO)-acetats, die innerhalb von 11 Minuten eingeleitet wurden und Aufarbeitung gemäß Beispiel 1.2.1 ein Hydroxysulfonat mit den folgenden Kennzahlen erhalten:

45	Aniontensid (DGF-H-III-10): Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b):	0,362 mval/g 6,0 Gew%
	Na₂ṢO₄:	3,0 Gew% 3,0 Gew%
	CH ₃ COONa: Klett-Farbzahl:	21

4.1 Oleyl-polyoxyethyl(10 EO)-acetat

Analog Beispiel 2.1 wurde an einen technischen Oleylalkohol (gemäß Beispiel 1.1) 10 Mol Ethylenoxid angela-55 gert. Das Oxethylat wurde dann, ebenfalls analog Beispiel 1.1 in das Acetat überführt.

4.2 Herstellung des Hydroxysulfonats

Ausgehend von 540 g des Oleyl-polyoxyethyl(10 EO)-acetats nach Beispiel 4.1 wurde durch Sulfonierung analog Beispiel 1.2.1 mit 1,3 Mol SO₃ pro Mol Oleyl-polyoxyethyl(10 EO)-acetat, die innerhalb von 15 Minuten eingeleitet wurden und Aufarbeitung analog Beispiel 1.2.1 ein Hydroxysulfonat mit den folgenden Kennzahlen hergestellt:

65	Aniontensid (DGF-H-III-10): Unsulfierte Anteile (DGF-G-III-6b): Na ₂ SO ₄ : CH ₃ COONa:	0,242 mval/g 6,0 Gew% 3,0 Gew% 3,0 Gew%
	Klett-Farbzahl:	19

OS 37 25 030

5. Anwendungstechnische Prüfungen

Die Hydroxysulfonate der Beispiel 1 bis 4 wurden anwendungstechnisch bezüglich der Schäumeigenschaften und des Netzvermögens geprüft.

Schäumvermögen

Das Schäumvermögen wurde in der Weise bestimmt, daß 100 ml einer Lösung von 1 g/l des Aniontensids in einem 250-ml-Schüttelzylinder unter definierten Bedingungen geschüttelt wurden. Es wurde das Schaumvolumen über der Lösung nach 0, 1, 3 und 5 Minuten nach dem Schütteln abgelesen. Die Bestimmung erfolgt bei 20°C in entsalztem Wasser (0° dH).

Netzvermögen

Das Netzvermögen wurde nach DIN 53901 "Bestimmung des Netzvermögens nach der Tauchnetzmethode" bestimmt. Es kamen Lösungen von 1 g/l Aniontensid bei 20°C in entsalztem Wasser (0° dH) zur Anwendung. Als Maß für die Netzwirkung dient die Zeitspanne, die ein genormtes Stoffläppehen benötigt, um nach dem Eintauchen in die Netzmittellösung vollständig benetzt zu werden und abzusinken.

In der folgenden Tabelle sind die Ergebnisse der Schäum- und Netzversuche als Mittelwert von jeweils fünf Bestimmungen dargestellt:

Produkt aus	Schaumvolumen (ml)			Netzzeit			
Beispiel	0 Min.	1 Min.	3 Min.	5 Min.	(s)		
1.2.1	300	170	60	18	91		
1.2.2	300	180	100	20	28	÷	
1.2.3	200	145	10	0	93		
1.2.4	190	130	10	0	180		
1.2.5	300	170	60	25	32		
1.2.6	10	10	8	8	300		
1.2.7	230	170	110	40:	13		
2.2	300	200	150	75 .	200		
3.2	300	200	190	150	261		
4,2	300	200	150	100	300		

20

40

45

50

55

60

65

7

- Leerseite -